PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

5/00

(11)Publication number:

2006-027974

(43) Date of publication of application: 02.02.2006

(51)Int.CI.

C01B

(2006, 01)

(21)Application number: 2004-211129

(71)Applicant: FUJIKIN INC

(22) Date of filing:

20.07.2004

(72)Inventor: NARAI TOSHIRO

KAWADA KOJI

HIRAO YOSHIYUKI

MINAMI YUKIO

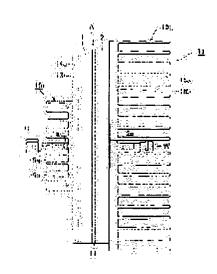
MORIMOTO AKIHIRO

IKEDA SHINICHI

(54) REACTION FURNACE FOR GENERATING WATER AND WATER GENERATING AND SUPPLYING **EQUIPMENT USING IT**

(57) Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To double the amount of the generated water safely with a reaction furnace for generating water having a limited volume capacity by enhancing the heat dissipation characteristics of the reaction furnace body in a reaction furnace for generating water. SOLUTION: The reaction furnace for generating water is comprised of causing the reaction of hydrogen and oxygen under a non-combustion condition by activating the reactivities of hydrogen and oxygen which are supplied into the reaction furnace body by contacting them with a platinum-coated catalyst layer, wherein the cooler is formed by an exit side cooler constructed of a base plate which is fixed on the outer surface of the exit side furnace body material and has an insertion hole drilled in the center thereof for a heater, and of a plurality of heat dissipation members which are erected vertically and in parallel on the part other than the insertion hole for the heater of the base plate, and a



part of the heater is inserted through the insertion hole for the heater of the exit side cooler and fixed to the outer surface of the exit side furnace body material.

(19) 日本国特許庁(JP)

(12) 公 開 特 許 公 報(A)

(11)特許出願公開番号

特開2006-27974 (P2006-27974A)

(43) 公開日 平成18年2月2日(2006. 2.2)

(51) Int. C1.

FΙ

テーマコード (参考)

CO1B 5/00

(2006.01)

CO1B 5/00

Α

審査請求 未請求 請求項の数 13 〇L (全 21 頁)

(21) 出願番号	特願2004-211129 (P2004-211129)	(71) 出願人	390033857
(22) 出願日	平成16年7月20日 (2004.7.20)		株式会社フジキン
			大阪府大阪市西区立売堀2丁目3番2号
		(74) 代理人	100082474
			弁理士 杉本 丈夫
		(72) 発明者	成相 敏朗
			大阪府大阪市西区立売堀2丁目3番2号
			株式会社フジキン内
		(72) 発明者	川田 幸司
		1	大阪府大阪市西区立売堀2丁目3番2号
			株式会社フジキン内
		(72) 発明者	平尾 圭志
		' ' ' ' ' ' ' ' ' ' ' ' ' ' ' ' ' ' '	大阪府大阪市西区立売堀2丁目3番2号
			株式会社フジキン内
		i	最終頁に続く

(54) 【発明の名称】水分発生用反応炉とこれを用いた水分発生供給装置

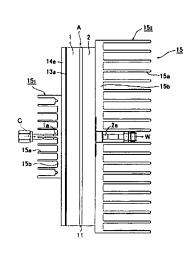
(57)【要約】

【課題】 水分発生反応炉において、反応炉本体の放熱 特性を高めることにより、限られた体積容量の水分発生 反応炉でもって水分発生量を安全に倍増できるようにす る。

【解決手段】 反応炉本体内へ供給した水素と酸素を自金コーティング触媒層に接触させてその反応性を活性化させることにより、水素と酸素を非燃焼の状態下で反応させるようにした水分発生反応炉に於いて、冷却器を、出口側炉本体部材の外表面へ固定する中央にヒータ挿入孔を穿設した基板と当該基板の前記ヒータ挿入孔以外の部分に垂直状に並行して立設した複数の放熱体とから成る出口側冷却器により形成すると共に、ヒータの一部を出口側冷却器のヒータ挿入孔を挿通せしめて出口側炉本体部材の外表面へ固定する。

【選択図】

図 1



【特許請求の範囲】

【請求項1】

ガス供給口を有する入口側炉本体部材と水分ガス取出口を有する出口側炉本体部材とを対向させて組み合せて形成した内部空間を有する反応炉本体と、前記反応炉本体の内部空間内にガス供給口及び水分ガス取出口と対向状に配設した反射体と、前記出口側炉本体部材の内壁面に形成した白金コーティング触媒層と、反応炉本体を加熱するヒータと、反応炉本体の外表面に取り付けられて反応炉本体を冷却する冷却器とから形成され、ガス保給口から反応炉本体の内部空間内へ供給した水素と酸素を前記白金コーティング触媒層に対応が多いで反応性を活性化させることにより、水素と酸素を非燃焼の状態下で反応はせるようにした水分発生反応炉に於いて、前記や却器を、出口側炉本体部材の外表面へする中央にヒータ挿入孔を穿設した基板と当該基板の前記ヒータ挿入孔以外の部分に垂直状に並行して立設した複数の放熱体とから成る出口側冷却器により形成すると共に、前記ヒータの一部を出口側冷却器のヒータ挿入孔を挿通せしめて出口側炉本体部材の外表面へ固定する構成としたことを特徴とする水分発生用反応炉。

【請求項2】

冷却器を、出口側冷却器と入口側冷却器とから形成すると共に、入口側冷却器を入口側 炉本体部材の外表面へ固定する基板と当該基板から垂直状に並行して立設した複数の放熱 体とから形成するようにした請求項1に記載の水分発生用反応炉。

【請求項3】

入口側炉本体部材にヒータを備えた請求項1又は請求項2に記載の水分発生用反応炉。

【請求項4】

入口側冷却器の放熱体の高さと出口側冷却器の放熱体の高さを同一若しくは出口側冷却器の放熱体の方を高くするようにした請求項2に記載の水分発生用反応炉。

【請求項5】

入口側冷却器の基板と入口側炉本体部材の外表面との間に平盤状のヒータを介設する構成とした請求項2に記載の水分発生用反応炉。

【請求項6】

入口側冷却器の基板を入口側炉本体部材の内側部の外表面へ直接固定すると共に、入口側炉本体部材の外側部の外表面へ鍔状のヒータを直接固定する構成とした請求項 2 に記載の水分発生用反応炉。

【請求項7】

入口側冷却器の基板を、入口側本体部材の外表面に固定されたヒータ押えの内側部に位置する入口側本体部材の外表面に固定すると共に、入口側本体部材の外側部の外表面とヒータ押えとの間にヒータを固定する構成とした請求項2又は請求項3に記載の水分発生用反応炉。

【請求項8】

出口側冷却器の基板を出口側炉本体部材の外側部の外表面へ直接固定すると共に、出口側冷却器に穿設したヒータ挿入孔を挿通せしめてヒータを出口側炉本体部材に直接固定する構成とした請求項1乃至請求項7に記載の水分発生用反応炉。

【請求項9】

放熱体を薄板状の放熱フィン又は棒状の放熱ピンとした請求項1乃至請求項8に記載の水分発生用反応炉。

【請求項10】

入口側炉本体部材及び出口側炉本体部材の外表面の形状を円形とすると共に両冷却器の基板を円形又は四角形状に、また出口側冷却器の基板に設けたヒータ挿入孔を円形とするようにした請求項1乃至請求項8に記載の水分発生用反応炉。

【請求項11】

反応炉本体の円筒面にヒータを備えた請求項1又は請求項2に記載の水分発生用反応炉

【請求項12】

50

11/26/2006, EAST Version: 2.1.0.14

10

20

30

ヒータの形状を鍔状とした請求項1又は請求項2に記載の水分発生用反応炉。

【請求項13】

請求項1に記載の水分発生用反応炉を用いた水分発生供給装置。

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

[0001]

本発明は、主として半導体製造装置において使用される水分発生用反応炉と、これを用いた水分発生供給装置に関するものであり、シリコンの酸化膜付け用水分の発生及び供給やプロセスチャンバーから排出される水素の除去処理等に用いられるものである。

【背景技術】

[0002]

半導体製造装置では、従前から図15に示すような構造の水分発生用反応炉が多く利用されている。

即ち、図15において、Aは反応炉本体、Bは温度制御装置、 H_2 は水素ガス、 O_2 は酸素ガス、G は混合ガス、W は水分ガス、L は間隙、V は内部空間、 α は反射体外周縁部のテーパ角、1は入口側炉本体部材、1aはガス供給口、2は出口側炉本体部材、2aは水分ガス取出口、3a、3bは反射体、4は反射体固定ボルト、5はスペーサ、6はバリヤ皮膜7とその外表面に設けた白金皮膜8から成る白金コーティング触媒層、9は入口側炉本体部材の内表面に設けたバリヤ皮膜、10は反射体の外表面に設けたバリヤ皮膜、11は溶接箇所、12はシース型温度計取付孔、13はヒータ、14はヒータ押え、15は冷却器、15aは冷却用フイン、15bは基板である。

[0003]

水素ガスH2と酸素ガスO2の混合ガスGは、ガス供給口1aから内部空間Vへ供給され、出口側炉本体部材2の内表面に設けた白金コーティング触媒層に触れることにより、その触媒作用によって水素及び酸素の反応性が活性化される。活性化された水素と酸素は水素の燃焼温度以下の雰囲気内で爆発的な燃焼反応ではない適宜の速度で反応をし、生成された高純度の水分ガスWが水分ガス取出口2aより流出して行く。

[0004]

而して、前記水素と酸素の反応性を活性化して両者の安定した反応を維持するためには、反応炉本体 A の内部空間 V の温度を少なくとも 2 0 0 ℃以上に上昇させる必要がある。そのため、出口側炉本体部材 2 の外側面にヒータ 1 3 を設け、反応炉本体 A の起動時には当該ヒータ 1 3 により反応炉本体 A を加熱する。尚、図 1 6 は反応炉本体 A の温度と水素・酸素反応率の関係を示すものであり、反応炉本体の温度が約 2 0 0 ℃を越えると、水素・酸素の反応率は、両者の混合比に拘わらず略 9 8 %以上の値となる。

[0005]

前記水素と酸素の反応が進行すると、反応炉本体Aは反応熱により加熱され、その温度が順次上昇する。

一方、前記水素と酸素の爆発的な燃焼反応を抑制するには、反応炉本体 A の内部空間温度は、水素ガス H 2 (又は水素含有ガス)の最低限界着火温度(約560℃、 H 2 と O 2 の混合比に応じて限界着火温度は560℃より上昇する)より低い温度(例えば400℃~450℃に保持する必要がある。

[0006]

そのため、従前のこの種水分発生反応炉では、反応炉本体A内へ供給する混合ガスGの流量(即ち、水分ガスWの発生量)を制限したり、冷却器15の冷却性能を高めたり、或いは反応炉本体Aの熱容量を増加したりする対策が採られており、またこれ等の対応を採ることにより、この種の水分発生反応炉は高純度の水分ガスを安価に、しかも安定して連続供給することが可能となり、多数実用に供されている。

[0007]

一方、近年半導体製造装置の分野においては、水分発生装置の小型化と水分発生量の増 大に対する要求が一層高まる傾向にあり、例えば、ウエハの大口径化が一層進む方向に進 10

20

んでおり、それぞれのプロセスの処理に必要となる水分量についても増加する傾向にあるため、従前と略同一の体積容量の水分発生装置でもって、水分発生量を現在以上に増大することが、現実に要請されている。

[0008]

しかし、半導体製造装置の小型化に対する要請から、水分発生装置についても、その体 積容量に厳しい制約が加えられている。

その結果、冷却用ファンの大型化によって反応炉本体 A の冷却性能を高めることは殆ど不可能で、許容されるのは、冷却器 1 5 の放熱フイン 1 5 a の高さ寸法やその数を若干増加することが出来る程度の改良である。

同様に、発生反応炉本体Aの大型化も前記体積容量の制約の点から著しく困難であり、例えば、10 S L M以上の大流量の水分発生用の反応炉本体Aとして許される構造上の寸法は、従前の最大水分発生量が5 S L Mの水分発生反応炉(外径228 m m、厚さ37 m m、冷却フイン高さ25 m m)の場合の寸法と略同じ値になりつつある。

[0009]

そのため、従前の図15に示した構造の冷却器15を備えた反応炉本体Aでは、その冷却器15を含めた体積容量に対する制約の点から水分発生量の倍増に対する要請に全く対応することが出来ず、安全且つ簡単に水分発生量の増加が図れないと云う問題がある。

[0010]

【特許文献1】特開2001-48501

【特許文献2】国際公開 WO-01/94254A

【発明の開示】

【発明が解決しようとする課題】

[0011]

本願発明は、従前のこの種水分発生反応炉における上述の如き問題、即ち水分発生装置の体積容量に対する制約から反応炉本体の大型化や冷却ファンによる冷却能力の大幅なアップを図ることが出来ず、結果として水分発生量の増加に対応できないと云う問題を解決せんとするものであり、冷却器の形態とその反応炉本体の取付け構造に改良に加えることにより、冷却器の体積容量の大幅な増加を招くことなしに反応炉本体からの放熱を促進させ、略同一の体積容量の反応炉本体でもって水分発生量の倍増を可能にした水分発生反応炉を提供するものである。

【課題を解決するための手段】

[0012]

本願発明者等は、先ず従前の図 1 5 に示した構造の反応炉本体(外径 2 2 8 mm、厚さ 3 7 mm、冷却フイン高さ 2 5 mm)を用いて、反応炉本体 A そのものの冷却性能の向上を図ることにより前記発生水分量の倍増に対する要請に対応することを着想した。

即ち、冷却ファンの大型化等を図ることなしに、許容されている冷却フイン15aに対する若干の構造の変更のみによって、冷却ファンの停止時に於ける反応炉本体の温度を約450℃以下に押えることを主目標にして、反応炉本体Aの冷却器15の構造とその冷却性能について各種の改造並びに試験を繰り返した。

[0013]

先ず、図17乃至図20に示す如く、放熱フイン15aの高さが25mmの冷却器15を有する反応炉本体Aと、60mmの高さの冷却器15を有する反応炉本体Aとを製作し放熱フイン15aの高さを変化した場合の冷却器15の冷却性能を調査した。

更に、冷却ファン(図示省略)にも若干改良を加え、図17における風量2.7 m^3 / m i n を図18では6.0 m^3 / m i n に向上させている。

[0014]

50

11/26/2006, EAST Version: 2.1.0.14

10

20

30

尚、前記放熱フイン15aの高さ60mm(図19、図20)は、前記反応炉本体Aの体積容量の制約から決まる値であり、フイン15aの高さを60mm以上とすると、反応炉本体Aの体積容量が限界値を越えると共にヒータの必要ワット数が増大することになる

同様に冷却ファンの方も、風量が $6.0 \text{ m}^3 / \text{m}$ i n以上の容量のものは箱体排気量の制約から使用が困難なため、容量が $6.0 \text{ m}^3 / \text{m}$ i n以内のものを使用している。

[0015]

図21及び図22は前記図19及び図20の反応炉本体Aを搭載した水分発生装置の一例の概要を示すものであり、外形寸法(体積容量)は幅W380mm×奥行D380mm×高さH533mmに設定されている。

また、図21及び図22に於いて、Aは反応炉本体、15aは放熱フイン、18はファン、17はH₂ センサである。尚、ファン18の取付位置は箱体の構造により適宜に変更され、例えば図21の前面側に配置したものもある。

[0016]

図23は、前記図17乃至図20に記載の反応炉本体Aにおける水分発生量と反応炉温度の関係を示す線図であり、ファン18をオフにした場合には7SLMの水分発生量で430℃(フイン高さ25mmの場合)及び8SLMで420℃(フイン高さ60mmの場合)となり、放熱フイン15aの高さを許容限度高さ(約60mm)にしてもファン停止時の最高温度450℃以下、水分発生量10SLMの達成が困難なことが判明した。

[0017]

また、本願発明者等は、前記図23の試験結果の解析から放熱フイン15aの高さ寸法の増加による反応炉本体最高温度の低減が極端に低いことを見出した。

そして、その結果から放熱フイン15aからの自然放熱を促進させるには、反応炉本体Aから放熱フイン15aへの伝熱特性を改善する必要があることを知見した。

即ち、図15に示すように、出口側炉本体部材2の外表面の略前面に亘って面状ヒータ 13を配設し、ヒータ押え14を介して冷却器15をその外方に取り付けする構成とした 場合には、面状ヒータ13を保護するための硬質マイカにより反応炉本体Aから冷却器1 5への熱伝達が抑制され、これによって冷却器15が十分に冷却機能を達成していないこ とが判明した。

[0018]

本願発明は、上述の如き知見を基にして創作されたものであり、面状ヒータ13を冷却器15の基板15 b を挿通せしめて炉本体部材の中央部分のみに配設すると共に、反応炉本体Aの外周縁部分のみに放熱フイン付きの冷却器15を直接固着することにより、より高い反応炉本体 A からの熱放散を可能としたものである。

[0019]

即ち、本願請求項1の発明は、ガス供給口を有する入口側炉本体部材と水分ガス取出口を有する出口側炉本体部材とを対向させて組み合せて形成した内部空間を有する反応炉本体と、前記反応炉本体の内部空間内にガス供給口及び水分ガス取出口と対向状に配設した反射体と、前記出口側炉本体部材の内壁面に形成した白金コーティング触媒層と、反応炉本体の外表面に取り付けられて反応炉本体を冷却素とから形成され、ガス供給口から反応炉本体の内部空間内へ供給した水素と酸素と前記白金コーティング触媒層に接触させてその反応性を活性化させることにより、水素と酸素を非燃焼の状態下で反応にとせるようにした水分発生反応炉に於いて、前記冷却器を前記と一タ挿入孔以外の部分に垂直状に並行して立設した複数の放熱体とから成る出口側冷却器により形成すると共に、前記ヒータの一部を出口側冷却器のヒータ挿入孔を挿通せしめて出口側炉本体部材の外表面へ固定することを発明の基本構成とするものである。

[0020]

本件請求項2の発明は、請求項1の発明において、冷却器を、出口側冷却器と入口側冷却器とから形成すると共に、入口側冷却器を入口側炉本体部材の外表面へ固定する基板と

10

20

30

当該基板から垂直状に並行して立設した複数の放熱体とから形成するようにしたものである。

[0021]

本件請求項3の発明は、請求項1又は請求項2の発明において、入口側炉本体部材にヒータを備えるようにしたものである。

[0022]

本件請求項4の発明は、請求項2の発明において、入口側冷却器の放熱体の高さと出口側冷却器の放熱体の高さを同一若しくは出口側冷却器の放熱体の方を高くするようにしたものである。

[0023]

請求項5の発明は、請求項2の発明に於いて、入口側冷却器の基板と入口側炉本体部材の外表面との間に平盤状のヒータを介設する構成としたものである。

[0024]

請求項6の発明は、請求項2の発明に於いて、入口側冷却器の基板を入口側炉本体部材の内側部の外表面へ直接固定すると共に、入口側炉本体部材の外側部の外表面へ鍔状のヒータを直接固定するようにしたものである。

[0025]

本件請求項7の発明は、請求項2又は請求項3の発明において、入口側冷却器の基板を入口側本体部材の外表面に固定されたヒータ押えの内側部に位置する入口側本体部材の外表面に固定すると共に、入口側本体部材の外側部の外表面とヒータ押えとの間にヒータを固定するようにしたものである。

[0026]

本件請求項8の発明は、請求項1乃至請求項7の発明において、出口側冷却器の基板を出口側炉本体部材の外側部の外表面へ直接固定すると共に、出口側冷却器に穿設したヒータ挿入孔内にヒータを挿通せしめて、出口側炉本体部材に直接固定するようにしたものである。

[0027]

請求項9の発明は、請求項1乃至請求項8の発明に於いて、放熱体を薄板状の放熱フィン又は棒状の放熱ピンとしたものである。

[0028]

請求項10の発明は、請求項1乃至請求項8の発明において、入口側炉本体部材及び出口側炉本体部材の外表面の形状を円形とすると共に両冷却器の基板を円形又は四角形状に、また出口側冷却器の基板に設けたヒータ挿入孔を円形とするようにしたものである。

[0029]

本件請求項11の発明は、請求項1又は請求項2の発明において、反応炉本体の円筒面にヒータを備えたものとしたものである。

[0030]

本件請求項12の発明は、請求項1又は請求項2の発明において、ヒータの形状を鍔状としたものである。

また、本件請求項13の発明は、請求項1に記載の水分発生用反応炉を用いて水分発生 40供給装置を構成することを発明の基本構成とするものである。

【発明の効果】

[0031]

本願発明に於いては、出口側冷却器の基板に設けたヒータ挿通孔を通して出口側炉本体部材の外表面へ板状ヒータを直接固定すると共に、出口側炉本体部材を冷却する出口側冷却器の前記基板ヒータ挿入孔を除いた部分のみに放熱フインを設けた構成としている。

その結果、出口側炉本体部材からの熱がヒータを通さずに直接的に基板へ伝達されることになり、ヒータを基板と出口側炉本体部材との間に介設した場合に比較して放熱特性(冷却特性)が大幅に向上することになる。その結果、小型の水分発生炉でもって約400 ℃~450℃以上の高温度となることなしに安全に、従前の約2倍の水分発生を達成する 10

20

30

ことが出来る。

[0032]

また、出口側炉本体部材側のヒータは、ヒータの外面側に出口側冷却器の基板が接触していないため、加温時の熱放散が少なくなり、結果として反応炉本体を効率よく反応開始温度にまで上昇させることができ、水分発生装置の起動性能や反応率の上昇速度が改善されることになる。

【発明を実施するための最良の形態】

[0033]

以下、図面に基づいて本発明の実施形態を説明する。

図1乃至図4は、本発明の第1実施形態を示すものであり、図1は水分発生用反応炉の正面図、図2は原料ガス入口側の側面図、図3は水分ガス出口側の側面図、図4は水分発生用反応炉の縦断面図である。

[0034]

図1乃至図4を参照して、水分発生用反応炉本体Aは、ステンレス鋼(SUS316L)製の入口側炉本体部材1と出口側炉本体部材2とを対向状に組み合わせて気密状に溶接することにより、円形の中空デスク状に形成されている。

前記入口側炉本体部材1には、その内部に底面が平面状の円形の凹部が設けられており、ガス供給口1 a が凹部内へ連通されている。また、出口側炉本体部材2には、内部に底面が平面状の円形の凹部が設けられており、水分ガス取出口2 a が凹部内へ連通されている。更に、両本体部材1・2の外周端には、内向きにフランジ体が夫々形成されており、両フランジ体を対向させたうえ、気密状に溶接11されている。

[0035]

反射休3a・3bは円形の盤状体であり、その中心点を両炉本外部材1、2のガス供給口1a及び水分ガス取出口2aと対向させた状態で、両炉本体部材1・2の底面との間に隙間Lをおいて、固定用ボルト4により両炉本体部材1・2へ固定されている。尚、当該反射休3a・3bはステンレス鋼(SUS316L)製であり、その直径は円形の凹部の内径よりもやや小径に設定されている。

[0036]

また、反射体 3 a・3 b の両炉本体部材 1・2 と対向する側の外周縁部は、図 4 に示すように傾斜角 α のテーパ面に仕上げられている。当該傾斜角度 α を設けることにより、ガス供給口 1 a より流入した混合ガス G が円滑に内部空間 V 内へ流れ出ると共に、反射体 3 b と出口側炉本体部材 2 との間隙内へ流れ込み、反射体 3 b の外周端と対向する部分の白金コーティング触媒層 6 の局部的な集中発熱が防止できるからである。

[0037]

前記白金コーティング触媒層6はSUS316L製の出口側炉本体部材2の内表面の全域に形成されており、炉本体部2の内表面に形成したTiN製のバリヤ皮膜7と、その上面に形成した白金コーティング皮膜8とから白金コーティング触媒層6が形成されている

[0038]

また、入口側炉本体部材1の内側面及び前記各反射体3 a ・ 3 b の外表面にはT i N 製のバリヤ皮膜9及びバリヤ皮膜10が、形成されている。当該バリヤ皮膜9、10は入口側炉本体部材1や反射体3 a ・ 3 b の表面が金属触媒作用をし、局部的な発熱が生ずるのを防止するためである。

[0039]

反応炉本体 A の温度制御装置 B は、出口側の温度制御装置 B ₁ と入口側の温度制御装置 B ₂ とから形成されており、前記出口側の温度制御装置 B ₁ は出口側炉本体部材 2 の外面側を加熱する鍔状のヒータ 1 3 b と、ヒータ 1 3 b をオン・オフ制御する制御装置(図示省略)と、出口側反応炉本体 2 を冷却する出口側冷却器 1 5 ₂ とから形成されている。

[0040]

また、入口側の溫度制御装置B₂は、鍔状のヒータ13aと、ヒータ13aをオン・オ 50

20

30

10

11/26/2006, EAST Version: 2.1.0.14

フ制御する制御装置(図示省略)と、入口側反応炉本体 1 を冷却する入口側冷却器 1 5₁とから形成されている。

[0041]

前記ヒータ13a・13bは、いわゆる薄板形の面状ヒータであり、円板状のヒータ押え14a、14bにより炉本体部材1、2へ接触固定されている。即ち、図4に示す如く、出口側のヒータ13bは出口側炉本体部材2の外径(228mmφ)よりも小さな外径(本実施形態では180mmφ)の鍔形に形成されており、これと同径の円形のヒータ押え14bを介してボルト19により出口側炉本体部材2へ直接固定されている。

尚、当該出口側ヒータ13bは出口側炉本体部材2の中間部分のみに設けられており、前記図15の従来例とは異なっている。

[0042]

一方、入口側の鍔状ヒータ13aは、入口側炉本体部材1とほぼ同じ外径を有する鍔状に形成されており、円盤状のヒータ押え14aを介してボルト19により入口側炉本体部材1へ固定されている。

[0043]

前記冷却器15は、入口側炉本体部材1の外表面に固着した入口側冷却器15, と出口側炉本体部材2の外表面に固着した出口側冷却器15。とから形成されており、入口側冷却器15」の方は、従前の図15に示した高さ25mmの放熱フイン15aと厚さ約5mmのフイン基板15bとを一体形成して成る四角形の冷却器に形成されていて、ヒータ13aの内方に対応する位置にボルト20により固定されている。

[0044]

これに対して、出口側炉本体部材 2 側に設ける出口側冷却器 $1\ 5_2$ は、図 3 及び図 4 に示すように四角形の基板の中央部に内径 $1\ 9\ 0$ m m のヒータ挿入孔 $2\ 3$ を穿設した基板 $1\ 5$ b と、当該基板 $1\ 5$ b に 櫛歯状に立設した高さ $6\ 0$ m m の 戸板状の複数の放熱フイン $1\ 5$ a とから形成されており、本実施形態では、アルミ合金製の基板 $1\ 5$ b (厚さ約 $1\ 0$ m m)と放熱フイン $1\ 5$ a (厚さ約 $2\ m$ m、高さ $6\ 0$ m m)とを一体成型して成る冷却器 $1\ 5$ 。が使用されている。

[0045]

尚、図1乃至図4においては、薄板状の放熱フィン15aを放熱体として利用しているが、放熱体の形状は如何なるものであってもよく、例えば棒状の放熱ピンを用いたものでもよい。また、出口側冷却器15 $_1$ の基板を四角形としているが、その形状は円形等であってもよいことは勿論である。

[0046]

更に、前記冷却器 1.5_2 は、図 5 に示すように、前記基板 1.5 b の放熱フィン 1.5 a が立設されていない部分に約 ϕ 6 m m 程度の貫通孔を複数個(7.8 個 \times 2=1.5 6 個)穿設して、冷却表面積を増すと同時に冷却ファンの作動時の通気性能を高め、これによって冷却器 1.5_2 の冷却能力を高めるようにするのが望ましい。

[0047]

尚、図2及び図3に於いて、19はヒータ押え14の取付けボルト、20は冷却器15 の取付ボルトである。

また、本実施形態では、入口側冷却器 1.5_1 の放熱フインの高さを 2.5 mmとしているが、これを出口側冷却器 1.5_2 と同様に 6.0 mmの高さのものにしてもよい。

更に、本実施形態では、入口側炉本体部材 1 側にヒータを設ける構成としているが、入口側炉本体部材 1 側のヒータ 1 3 a を設けないようにしてもよい。

[0048]

水分ガスの発生前には、通常反応炉本体A内へN₂ ガスを供給して反応炉本体A内のパージ処理が行なわれる。このとき、反応炉本体Aの外周縁部が前記パージガスによって冷却されるため、反応炉本体Aの外周縁部を加熱昇温しないと、水分発生の開始時の反応率が低下して未反応ガスが増加することになる。これ等の事象を防止するために、前記鍔状ヒータ I 3 a は利用されるものであり、主として反応炉本体Aの外周縁部の温度を加熱上

10

20

30

40

昇させるために、必要に応じて作動させるものである。

また、本実施形態では入口側炉本体部材 1 側にヒータを設ける構成としているが、ヒータ 1 3 を反応炉本体 A の円筒面(円筒状の外周面側)に設けるようにしてもよい。

【実施例1】

[0049]

図 1 乃至図 4 に於いて、反応炉本体 A の外径 2 2 8 m m ϕ 、 厚さ 3 7 m m 、内部空間 V の厚さ 1 7 m m 、内部空間 V の内径 2 1 6 m m ϕ 、 反射体 3 a · 3 b の厚さ 3 m m 、外形 2 0 4 m m ϕ 、 出口側炉本体部材 2 との隙間 L 1 m m 、入口側炉本体部材 1 との間隔 1 m m 、テーパ面の長さ約 2 1 m m (テーパ角 $\alpha=8$ °)、白金コーティング触媒層 6 (T i N バリヤ皮膜 7 = 5 μ m + p t コーティング皮膜 8 = 0 . 3 μ m)、入口側炉本体部材 1 の内壁面及び反射体 3 a · 3 b の外表面のバリヤ皮膜 9 · 1 0 を T i N (5 μ m)と夫々した。

[0050]

また、冷却器 1 5 の基板 1 5 b の外形寸法 2 3 5 × 2 3 5 m m 、厚さ 1 0 m m 、出口側 冷却器 1 5 2 のヒータ挿入孔 2 3 の内径 1 9 0 m m ϕ 、放熱フイン 1 5 a の高さ 6 0 m m 、入口側冷却器 1 5 1 の放熱フイン 1 5 a の高さ 2 5 m m 、フイン厚さ 1 . 8 m m とした

更に、ヒータ 1 3 b の外径を 1 8 0 m m φ (薄板形面状ヒータ、厚さ 1 m m) とした。 【 0 0 5 1】

当該反応炉本体 A をヒータ 1 3 により約 3 0 0 ~ 3 5 0 $^{\circ}$ に加熱したあと、その内部空間 $V \sim O_2$ と H_2 の混合ガス($O_2 = 1$ 0 1 / m i n 、 $H_2 = 1$ 0 1 / m i n)をガス供給口 1 a より内部空間 $V \sim$ 供給し、水分発生を行うと共に、出口側炉本体部材 2 内へ挿着した温度検出器により、出口側炉本体部材 2 の白金コーティング触媒層 6 より 1 . 5 m m 内方の位置における炉本体部材 2 の半径方向の温度分布を測定した。

[0052]

尚、測定時には、温度制御装置 B の冷却用ファンは停止し、且つヒータ 1 3 の温度は 3 5 0 ℃に設定されていた。

図6はその時の測定結果を示すものであり、試験の結果、水分発生量が10SLMの状態下に於ける反射板3の外周縁近傍位置における下流側炉本体部材2の温度(最高温度部)は約440℃に押えることができることが、確認された。

[0053]

図7は本発明の第2実施形態に係る水分発生反応炉の縦断面図であり、図8はその平面図、図9は右側側面図である。

[0054]

図7乃至図9を参照して、水分発生用反応炉本体Aは、ステンレス鋼(SUS316L)製の入口側炉本体部材1と出口側炉本体部材2とを対向状に組み合わせて気密状に溶接することにより、円形の中空デスク状に形成されている。

前記入口側炉本体部材1には、その内部に底面が平面状の円形の凹部が設けられており、ガス供給口1 a が凹部内へ連通されている。また、出口側炉本体部材2には、内部に底面が平面状の円形の凹部が設けられており、水分ガス取出口2 a が凹部内へ連通されている。更に、両本体部材1・2の外周端には、内向きにフランジ体が夫々形成されており、両フランジ体を対向させたうえ、気密状に溶接11されている。

[0055]

反射体3a・3bは円形の盤状体であり、その中心点を両炉本外部材1、2のガス供給口1a及び水分ガス取出口2aと対向させた状態で、両炉本体部材1・2の底面との間にスペーサ5により隙間Lをおいて、固定用ボルト4により両炉本体部材1・2へ固定されている。尚、当該反射体3a・3bはステンレス鋼(SUS316L)製であり、その直径は円形の凹部の内径よりもやや小径に設定されている。

また、反射体 3 a · 3 b の両炉本体部材 1 · 2 と対向する側の外周縁部は、図 7 に示すように傾斜角 α のテーパ面に仕上げられている。当該傾斜角度 α を設けることにより、ガ

20

10

30

50

11/26/2006, EAST Version: 2.1.0.14

ス供給口 1 a より流入した混合ガス G が円滑に内部空間 V 内へ流れ出ると共に、反射体 3 b と出口側炉本体部材 2 との間隙内へ流れ込み、反射体 3 b の外周端と対向する部分の白金コーティング触媒層 6 の局部的な集中発熱が防止できるからである。

[0056]

前記白金コーティング触媒層6はSUS316L製の出口側炉本体部材2の内表面の全域(但し、スペーサ5が接触する部分の近傍は省かれている)に形成されており、炉本体部2の内表面に形成したTiN製のバリヤ皮膜7と、その上面に形成した白金コーティング皮膜8とから白金コーティング触媒層6が形成されている。

[0057]

また、入口側炉本体部材 1 の内側面及び前記各反射体 3 a · 3 b の外表面には T i N 製のバリヤ皮膜 9 及びバリヤ皮膜 1 0 が、形成されている。当該バリヤ皮膜 9 、 1 0 は入口側炉本体部材 1 や反射体 3 a · 3 b の表面が金属触媒作用をし、局部的な発熱が生ずるのを防止するためである。

[0058]

反応炉本体 A の温度制御装置 B は、出口側炉本体部材 2 の外面側を加熱するヒータ 1 3 と、ヒータ 1 3 をオン・オフ制御する制御装置(図示省略)と、反応炉本体 A を冷却する冷却器 1 5 とから形成されている。

前記ヒータ13は、いわゆる薄板形の面状ヒータであり、円板状のヒータ押え14により出口側炉本体部材2へ接触固定されている。即ち、図9に示す如く、ヒータ13は出口側炉本体部材2の外径(228mmφ)よりも小さな外径(本実施形態では180mmφ)の円形に形成されており、これと同径の円形のヒータ押え14を介してボルト19により出口側炉本体部材2へ直接固定されている。

尚、当該ヒータ13は出口側炉本体部材2の中央部分のみに設けられており、前記図15の従来例とは異なっている。

[0059]

前記冷却器 1 5 は、入口側炉本体部材 1 の外表面に固着した入口側冷却器 1 5 と出口側炉本体部材 2 の外表面に固着した出口側冷却器 1 5 とから形成されており、入口側冷却器 1 5 の方は、従前の図 1 5 に示した高さ 2 5 mmの放熱フイン 1 5 a と厚さ約 5 mmのフイン基板 1 5 b とを一体形成して成る四角形の冷却器に形成されている。

[0060]

これに対して、出口側炉本体部材 2 側に設ける出口側冷却器 1 5 2 は、図 8 及び図 9 に示すように四角形の基板の中央部に内径 1 9 0 m m のヒータ挿入孔 2 3 に穿散した基板 1 5 b と、当該基板 1 5 b の円形孔を除いた部分に櫛歯状に立設した高さ 6 0 m m の薄板状の複数の放熱フイン 1 5 a とから形成されており、本実施形態では、アルミ合金製の基板 1 5 b (厚さ約 1 0 m m)と放熱フイン 1 5 a (厚さ約 2 m m、高さ 6 0 m m)とを一体成型して成る冷却器 1 5 が使用されている。尚、図 7 乃至図 9 においては、薄板状の放熱フィン 1 5 a を放熱体として利用しているが、放熱体の形状は如何なるものであってもよく、例えば棒状の放熱ピンを用いたものでもよい。また、第 2 冷却器 1 5 2 や入口側冷却器 1 5 1 の基板を四角形としているが、その形状は円形等であってもよいことは勿論である。

[0061]

尚、図9に於いて、20は冷却器15の取付ボルト、21はヒータコントロール用温度 計取付孔、22は反応炉温度監視用温度計取付孔である。

また、本実施形態では、入口側冷却器 1.5_1 の放熱フインの高さを 2.5 m m としているが、これを出口側冷却器 1.5_2 と同様に 6.0 m m の高さのものにしてもよい。

更に、本実施形態では、入口側炉本体部材 1 側にヒータを設けない構成としているが、 入口側炉本体部材 1 側にもヒータを設けてもよい。

[0062]

また、前記図7万至図9の実施形態においては、入口側冷却器15,の基板15bの面積を入口側炉本体部材1の外表面の面積とほぼ等しいものにしているが、第1実施形態の

10

30

40

20

ように入口側冷却器 1 5 1 の基板 1 5 b の面積を小さくして入口側炉本体部材 1 の内側部(即ち中央部分)へその基板 1 5 b を固定し、これによって入口側炉本体部材 1 の内側部を主に冷却すると共に、入口側炉本体部材 1 の外表面の外側部へ鍔状のヒータを直接固定し、入口側炉本体部材 1 の外周縁部のみを当該鍔状ヒータにより加熱する構成としてもよい。

[0063]

更に、前記図7乃至図9の本実施形態では反応炉本体A内に2枚の反射板3a・3bを設けるようにしているが、図10に示すように1枚の反射板3をガス供給口1aと水分ガス取出口2aと対向状に設ける構成としても良い。なお、図10において、反射板3以外の部分の構成は、図7の場合と同じである。

【 実 施 例 2 】

[0064]

図 7 乃至図 1 0 に於いて、反応炉本体 A の外径 2 2 8 m m ϕ 、厚さ 3 7 m m、内部空間 V の厚さ 1 7 m m、内部空間 V の内径 2 1 6 m m ϕ 、反射体 3 a · 3 b の厚さ 3 m m、外形 2 0 4 m m ϕ 、出口側炉本体部材 2 との隙間 L 1 m m、入口側炉本体部材 1 との間隔 1 m m、テーパ面の長さ約 2 1 m m(テーパ角 $\alpha=8$ °)、白金コーティング触媒層 6 (T i N バリヤ皮膜 7 = 5 μ m + p t コーティング皮膜 8 = 0 . 3 μ m)、入口側炉本体部材 1 の内壁面及び反射体 3 a · 3 b の外表面のバリヤ皮膜 9 · 1 0 を T i N (5 μ m) と 夫 々 した。

[0065]

また、冷却器 1 5 の基板 1 5 b の外形寸法 2 3 5 × 2 3 5 m m 、厚さ 1 0 m m 、出口側 冷却器 1 5 2 のヒータ挿入孔 2 3 の内径 1 9 0 m m ϕ 、放熱 フイン 1 5 a の高さ 6 0 m m 、入口側 冷却器 1 5 1 の放熱 フイン 1 5 a の高さ 2 5 m m 、フイン厚さ 1 . 8 m m とした

更に、ヒータ13の外径を180mmφ(薄板形面状ヒータ、厚さ1mm)とし、且つ 反応炉温度監視用温度計の取付孔22は出口側炉本体部材2の内側表面より1.5mm内 方位置に設けた。

[0066]

当該反応炉本体 A をヒータ 1 3 により約 3 0 0 \sim 3 5 0 $^{\circ}$ に加熱したあと、その内部空間 $V \land O_2$ と H_2 の混合ガス O_2 = 1 0 1 / m i n (固定)、 H_2 = 1 \sim 1 0 1 / m i n (可変))をガス供給口 1 a より内部空間 V へ流量調整自在に供給し、水分発生を行うと共に、出口側炉本体部材 <math>2 内へ挿着した温度検出器により、出口側炉本体部材 2 の白金コーティング触媒層 6 より 1 . 5 m m 内方の位置における炉本体部材 2 の半径方向の温度分布を、発生水分量(即ち、混合ガス G の供給量)をパラメータにして測定した。

[0067]

尚、測定時には、温度制御装置 B の冷却用ファンは停止し、且つヒータ 1 3 の温度は 3 5 0 ℃に設定されていた。

[0068]

図11の試験結果からも明らかなように、水分発生量が10SLMの状態下に於ける反射板3の外周縁近傍位置における下流側炉本体部材2の温度(最高温度部)は約450℃に押えられることが判る。

【実施例3】

[0069]

図12は、図7乃至図10に示した水分発生反応炉において、入口側冷却器15₁を除去すると共に、入口側炉本体部材1の外表面に、従前と同様の外径228mmφの円板状ヒータを配設した構成の水分発生炉を用い、上流側及び下流側の両ヒータ13の温度を350℃に設定すると共に冷却ファンを停止状態とした条件下で前記第2実施例の図11の場合と同様に、出口側炉本体部材2の内側表面近傍位置の半径方向の温度分布を、水分発

50

40

10

20

11/26/2006, EAST Version: 2.1.0.14

生量をパラメータとして測定した結果を示すものである。

[0070]

図12からも明らかなように水分発生量が10SLMにおける最高温度は約470℃となり、実施例2の場合よりも若干上昇することが判る。

【 実 施 例 4 】

[0071]

図13は、前記実施例3の場合と同じ水分発生炉を用い、冷却用ファンを作動させた時の出口側炉本体部材2の内側表面近傍における半径方向の温度分布を示すものである。

尚、冷却ファンは、図15に示した従前の5SLM水分発生炉の場合と同じ冷却能力のものが使用されている。

[0072]

図14は、図7乃至図9に示した入口側冷却器15₁ 及び出口側冷却器15₂ に於いて、放熱フイン15aの高さを変化した場合の水分発生量と最高温度との関係を示すものであり、曲線E₁ E₂ は、入口側冷却器15₁ 及び出口側冷却器15₂ の放熱フイン15aの高さを夫々25mmとし且つ冷却ファンを停止させた状態に於ける水分発生量と炉本体部材2の温度(E₁ は反応炉温度監視用温度計による計測値、E₂ はヒータコントロール用温度計による検出値)との関係を示すものである。

[0073]

また、曲線 F_1 及び F_2 は冷却用ファンの能力を高め、水分発生反応炉の構成筐体内の排気圧を-22 PaG (排気ダクト径 ϕ 76 m m、排気量 2. 7 m^3 / m i n) とした場合の反応炉温度監視用温度計による測定値及びヒータコントロール用温度計による測定値を示すものである。

更に、曲線 J₁ 及び J₂ は、前記図 1 2 の場合に於ける反応炉温度監視用温度計による 測定値及びヒータコントロール用温度計による測定値を示すものである。

[0074]

尚、前記図7乃至図9の実施形態においては、ヒータ13を円盤状の面状ヒータとしたが、ヒータの形状は4角状であってもよく、またこの場合には出口側冷却器152 側の 基板15bの中央には四角状のヒータ取付孔23が穿設されることになる。

また、本実施形態では、ヒータ13を出口側炉本体部材2の外表面(又は両炉本体部材1、2の外表面)へ外部から接当させる構成としているが、ヒータ13を出口側炉本体部材2の表層部1(又は両炉本体部材1、2の表層部へ埋込み状(又は嵌め込み状)にしてもよい。

[0075]

更に、入口側冷却器 1 5 」の基板 1 5 bを小型にして、入口側炉本体部材 1 の内側部 (中央部分)の外表面へ直接固定すると共に、入口側炉本体部材 1 の外側部 (外周縁部)へ 鍔状のヒータを固定する形状のものとしてもよい。

[0076]

図24は、本発明に係る水分発生用反応炉Aを用いた水分発生供給装置のフローダイヤグラムであり、図25は水分発生供給装置の平面概要図、図26は水分発生供給装置の縦断面概要図である。

図 2 4 乃至図 2 6 において、 A は水分発生用反応炉、 1 5 $_1$ は入口側冷却器、 1 7 は H $_2$ センサ、 1 8 は冷却用ファン、 2 4 はミキサ、 2 5 はガスフィルタ、 2 6 は配管路の加熱器、 2 7 はフィルタ、 2 8 は水分ガス取出口、 2 9 はヒータ用リード線、 3 0 はケース体である。

尚、水分発生供給装置のフローダイヤグラムそのものは、従前の水分発生供給装置の場合と同様であるため、ここではその説明を省略する。

[0077]

本発明の水分発生供給装置に於いては、ケース体30の外形寸法が横幅380mm、奥行380mm、高さ465mmに設定されており、横幅380mm及び奥行380mmは、従前の図21、図22に示した水分発生供給装置の場合と同一であるが、高さは約60

10

20

30

mmほど低くなっている。

また、水分発生用反応炉Aは、前述の通り最高温度450℃以下の条件下が10SLMの水分量を発生することができ、従前の約10倍の水分量を供給可能とするものである。

【産業上の利用可能性】

[0078]

本発明は、主として半導体製造装置の水分供給装置や水素含有ガスから水素ガスを除去する装置、或いは化学薬品製造装置等の水分供給装置として利用されるものである。

【図面の簡単な説明】

[0079]

【図1】本発明の第1実施形態に係る水分発生用反応炉の正面図である。

10

- 【図2】図1の原料ガスの入口側の側面図である。
- 【図3】図1の水分ガスの出口側の側面図である。
- 【図4】図1の縦断面図である。
- 【図5】図1の水分ガスの出口側冷却器の他の例を示すものである。
- ・【図6】図1乃至図4の実施例1に係る水分発生用反応炉の出口側炉本体部材2の内壁近傍の温度分布(半径方向)を示すものである。
 - 【図7】本発明の他の実施形態に係る水分発生反応炉の縦断面図である。
 - 【図8】図7の平面図である。
 - 【図9】図7の右側面図である。
 - 【図10】水分発生反応炉の更に他の実施形態を示す縦断面図である。

20

- 【図11】図7乃至図9に示した実施例2の水分発生炉に於ける出口側炉本体部材2の内壁面近傍の温度分布(半径方向)を示す線図である。
- 【図12】実施例3の水分発生炉における前記図11と同位置における温度分布(半径方向)を示す線図である。
- 【図13】実施例3の水分発生炉において冷却用ファンを作動させた状態下における前記図5と同位置における温度分布(半径方向)を示す線図である。
- 【図14】冷却器の放熱フインの高さを変化させた場合の発生水分量と反応炉本体の温度 等の関係を示す線図である。
- 【図15】従前の水分発生反応炉の縦断面図である。
- 【図16】反応炉本体の温度と水素・酸素の反応率の関係を示す線図である。

30

- 【図17】試験用反応炉本体の縦断面概要図である。
- 【図18】図17の出口側の側面図である。
- 【図19】他の試験用反応炉本体の概要図である。
- 【図20】図19の出口側の側面図である。
- 【図21】反応炉本体を組み込んだ水分発生装置の縦断面概要図である。
- 【図22】図21の平面図である。
- 【図23】図17乃至図20の反応炉本体を用いた水分発生量と反応炉本体の温度との関係を示す線図である。
- 【図24】本発明の水分発生用反応炉を用いた水分発生供給装置のフローダイヤグラムである。

【図25】水分発生供給装置の平面概要図である。

【図26】水分発生供給装置の縦断面概要図である。

【符号の説明】

[0800]

A は 反応 炉本体

Bは 温度制御装置

H,は 水素ガス

02は 酸素ガス

Gは 混合ガス

Wは 水分ガス

50

(14)

11/26/2006, EAST Version: 2.1.0.14

27は

28は

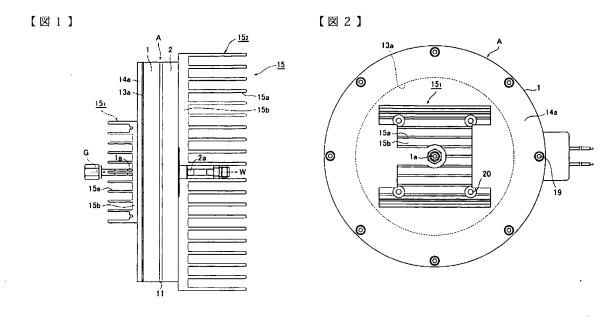
29は

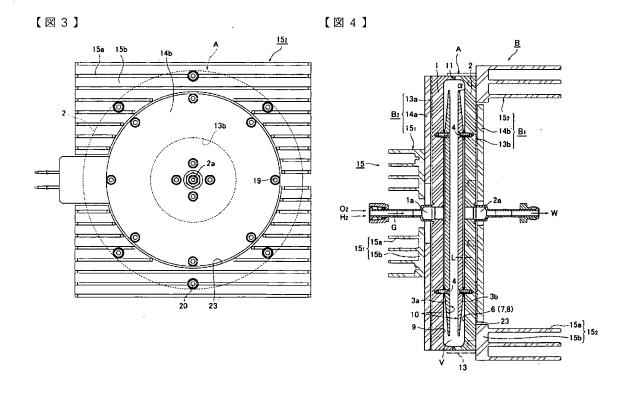
30は

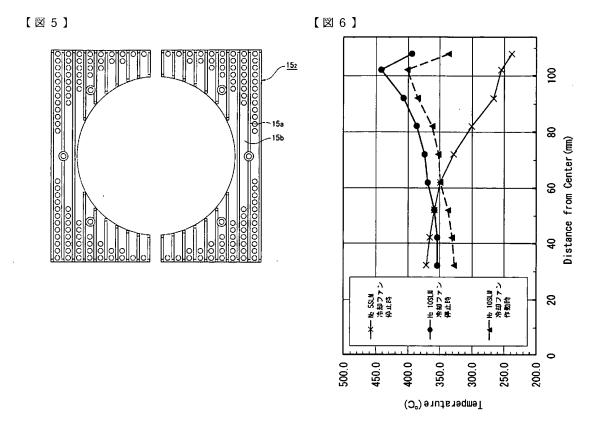
フィルタ

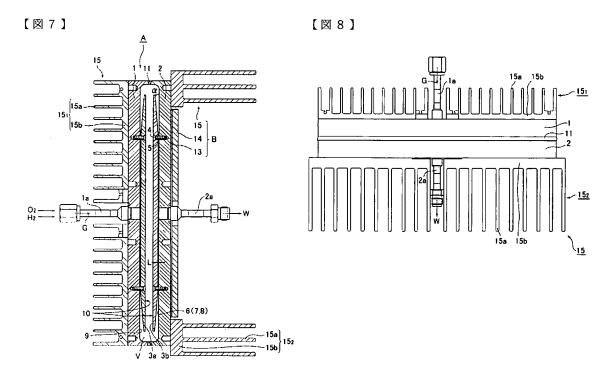
ケース体

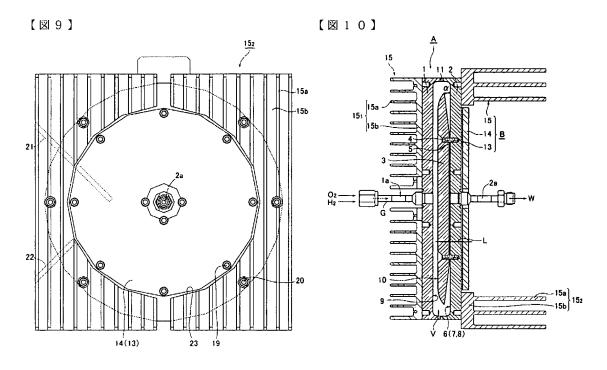
水 分 ガ ス 取 出 口 ヒ ー タ 用 リ ー ド 線

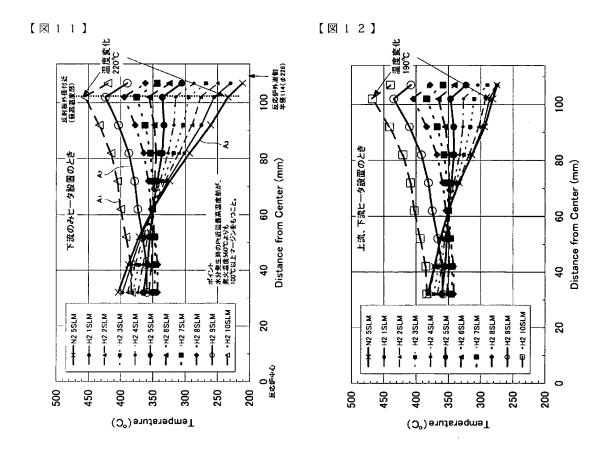


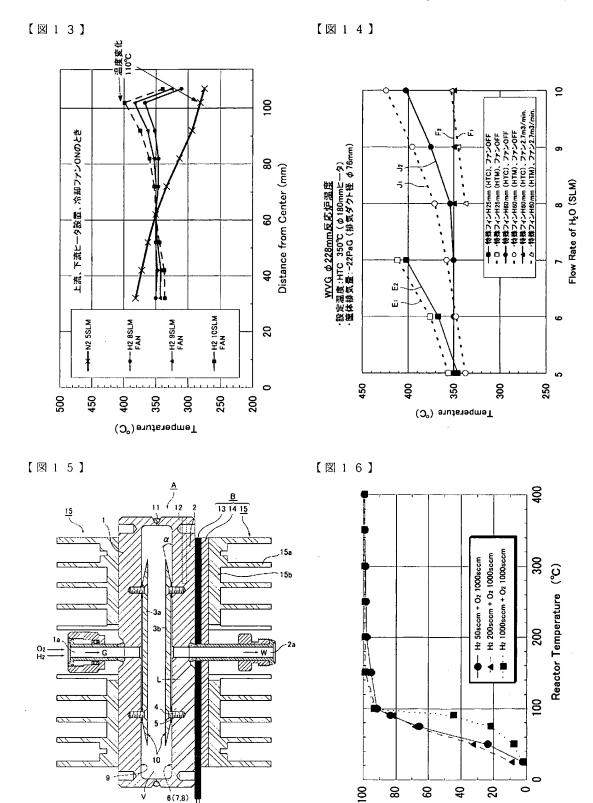








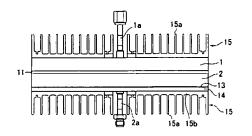


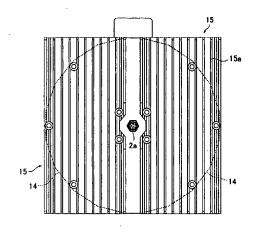


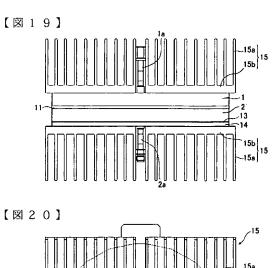
Reaction Rate (%)

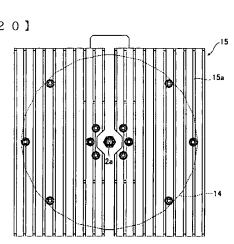
【図17】

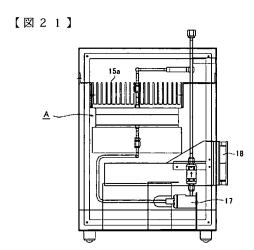


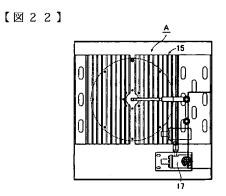




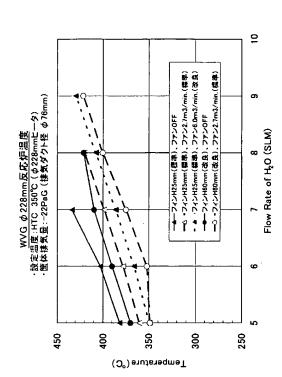




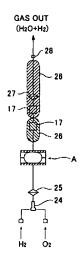




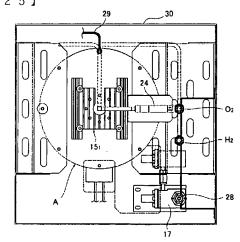
[図23]



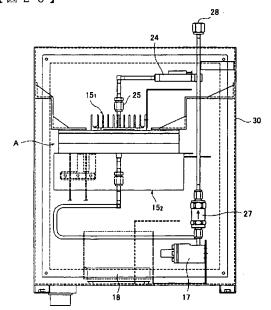
[図24]



【図25】



【図26】



フロントページの続き

(72)発明者 皆見 幸男

大阪府大阪市西区立売堀2丁目3番2号 株式会社フジキン内

(72)発明者 森本 明弘

大阪府大阪市西区立売堀2丁目3番2号 株式会社フジキン内

(72)発明者 池田 信一

大阪府大阪市西区立売堀2丁目3番2号 株式会社フジキン内